⑩ 日本国特許庁(JP)

① 特許出願公開

⑩ 公 開 特 許 公 報 (A) 平3-61198

50Int. Cl. 5 B 64 D 13/00 識別記号

庁内整理番号

3公開 平成3年(1991)3月15日

7812-3D

審査請求 未請求 請求項の数 1 (全6頁)

60発明の名称 航空機用空気再生装置

> 21)特 願 平1-197374

22出 願 平1(1989)7月29日

@発明 者 林 宗 浩 京都府京都市中京区西ノ京桑原町1番地 株式会社島津製

作所三条工場内

72)発 明者 藤 英 文 京都府京都市中京区西ノ京桑原町1番地 株式会社島津製

作所三条工場内

勿出 願 人 株式会社島津製作所 京都府京都市中京区西ノ京桑原町1番地

79代 理 人 弁理十 赤澤 一博

明細書

1. 発明の名称

航空機用空気再生装置

2. 特許請求の範囲

機内空気を循環させる循環系路と、この循環系 路に介設され少なくとも〇2に比してより多量の CO2を高圧側から低圧側に選択分離する機能を 有した分離器と、この分離器の低圧側に接続され 分離したCOュ濃度の高い空気を機外に放出する 排気系路とを具備してなり、前記分離器の高圧側 から流出した〇2濃度の高い空気を循環系路を通 じて再度機内に供給し得るように構成されたもの において、前記分離器の低圧側に、機外の自然空 気流を導入するための外気導入系路を接続したこ とを特徴とする航空機用空気再生装置。

3. 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

本発明は、搭乗者が吐出す呼吸空気を再生して 再度搭乗者に供給するための航空機用空気再生装 置に関するものである。

「従来の技術」

高度に伴って大気の 02 分圧は低下する。この ため、航空機搭乗者に継続して呼吸に必要なO2 を供給するためには、しかるべき手段が必要にな る。しかして、一般に小型高性能航空機ではエン ジン抽気を 0 2 濃縮する濃縮部を設け、民間航空 機でも〇2ボンベを搭載する等の設備を搭載して いる。

しかし、これらの設備は何れも、専ら搭乗者に 02を供給することのみを目的とし、搭乗者が吐 出す空気に対しては何等の措置を講ずるものでも ない。このため、搭乗者が吐出した空気はその中 に残存する多量の〇2もろとも無造作に廃棄され、 結果的に02濃縮部や02ボンベで必要以上の0 2 を供給しなければならないという不都合があっ た。

そこで、これらの不都合を解決すべく、本発明 者等は先頃、次のような構成からなる空気再生装 置を提案した。すなわち、このものは第3図に示 すように、キャビンb等に対し機内空気を循環さ

せる循環系路101と、この循環系路101に介くとも02に比してより多量のC02を高圧側102に選択分離する機能を発揮する分離器102と、この分離器102の低圧側102に接続され分離したC02濃度の高い空気を機外に放出する排気系路103とを具備いてなり、前記分離器102の高圧側102mが記分離器102の高圧側102mが記分離器102の高圧側102mが記分離器102ので気を循環系路101を流出した02濃度の高い空気を循環系路101を流出した02濃度の高い空気を循環系路101を流出した02濃度の高いできるように機内に供給し得るように機内に強力ることができるので、濃縮部や0次に再利用することができるので、濃縮部や0の上で再利用することができるので、濃縮部分の上で表別できるものとなる。

なお、分離膜102aの性能は、一般に被分離ガスの透過量Qをもって表され、そのガスの透過係数をP、膜面積をS、膜厚さをℓ、高圧側のガス分圧をP¹ν、低圧側のガス分圧をPoutとしてQ=PS(P¹ν-Pout)/ℓ …(1)で与えられることが知られている。この式が明か

-3 -

な差圧が作用することにより該分離膜102aの 破損を招き易くなる点、コンプレッサ104や真 空ポンプ105を装備することにより装置が大掛 りになる点等が挙げられる。

本発明は、以上のような問題点に着目してなされたものであって、簡単な構造により、これらを 有効に解決することを目的としている。

[課題を解決するための手段]

本発明は、かかる目的を達成するために、次の ような手段を講じたものである。

すなわち、本発明の航空機用空気再生装置は、機内空気を循環させる循環系路と、この循環系路に介設され少なくともO₂に比してより多量のCO₂を高圧側から低圧側に選択分離する機能を有した分離器と、この分離器の低圧側に接続され分離したCO₂濃度の高い空気を機外に放出する排気系路とを具備してなり、前記分離器の高圧側から流出したO₂濃度の高い空気を循環系路を通じて再度機内に供給し得るように構成されたものにおいて、前記分離器の低圧側に、機外の自然空気

すように、透過量Qを増大させるためには分離膜102aに作用する差圧($P_{1N}-P_{00T}$)を大きくとることが必要で、このために、図示構成では高圧側102_Hをコンプレッサ104で加圧し、低圧側102_Lを真空ポンプ105で吸引する構成になっている。

[発明が解決しようとする課題]

しかし、以上の構成を実際に適用すると、運転開始後、時間が経つにつれてCO2の除去効率が低下する不具合を来たす。本発明者がその原因について検討したところ、分離膜102aを透過した大量のCO2が分離膜102aの低圧側102。次第に分離膜102aの低圧側102。また、これに付随することが明らかになった。また、これに付随するために該低圧側102。におけるO2分圧が低下し、その結果高圧側102πの有用なO2が必要以上に分離膜102aを透過してしまう点を始め、分離膜102aに大き

- 4 -

流を導入するための外気導入系路を接続したこと を特徴としている。

[作用]

分離器の高圧側にはCO2、O2、N2を主成分とする機内空気が導入され、低圧側にはO2、N2を主成分とし、CO2のほとんど含まない機外の自然空気流が導入される。具体的には、N2:78%、O2:21%に対し、CO2:O. O3%程度である。そして、機内空気が与圧されているのに対し、機外空気は相対的に低圧であるから、この状態で分離膜に差としてCO2が透過し、低圧側から低圧側に主としてCO2が透過し、低圧側に移ったCO2は滞留することなく自然空気流にのって排気系路から機外に放出される。一方、CO2を除去されて高圧側から流出したO2濃度の高い空気は再び機内に供給されて呼吸用空気として利用される。

しかして、この構成では運転開始から時間が経過しても分離膜の低圧側における C O 2 濃度が上昇するようなことはなくなる。このため、 C O 2

分圧に関し、高圧側との間に常に所要の差圧を確保し、透過を促進させることができる。しかも、このために低圧側を真空排気することは一切必要なくなる。

また、低圧側を真空排気しない場合には、低圧側におけるO2分圧が増大することになる。このため、O2分圧に関し、逆に高圧側との間の差圧が低減され、その結果、循環系路内のO2に対する透過抑止作用が働くことになる。

[実施例]

以下、本発明の一実施例を第1図および第2図を参照して説明する。

この空気再生装置は、例えば民間航空機に適用されるもので、搭乗者 a を収容するキャビン1の空気 A を図示しないプロア等によって吸い込み、これを循環させて再度キャビン1に供給すべく循環系路 2 を配設している。そして、この循環系路2に、フィルタ3と、分離器4とを介設している。フィルタ3は、微少な塵や埃(タバコの煙等)を除去できる濾過機能を備えたものが用いられる。

- 7 -

低圧側4」に導入されたラムエアBを、その流速をなるべく損なわないようにして機外に放出し得るように設けている。

なお、循環系路 2 の帰還途中には、ミキシングバルブ等を介して O_2 ボンベ 7 が接続してあり、分離器 4 で回収された O_2 に新たに所要量の O_2 を加えて、これをキャビン 1 に移送できるようにしている。

しかして、図示再生装置を運転しつつ飛行が行われると、搭乗者aの呼吸によって次第にキャビン1内のCO2濃度が上昇し、その空気Aが断続的にフィルタ3で浄化された後、分離器4の高圧側4mに導入される。その成分はCO2、N2、の2が主体をなす。一方、分離器4の低圧側4LにはN2、O2を主体とするラムエアBが流通し、このラムエアBは滞ることなく排気系路中のCO2で機外に吹き抜けている。ラムエアB中のCO2次度は殆ど無きに等しい(350ppm程度)、ラムなりを強力を受気Aが与圧されているのに対し、ラムエアBは相対的に低圧にあり、これらを導入する

分離器4は、模式的には図示のようににチューブ状の分離膜4aを備えたもので、実際にはそれらの分離膜4aが多数束ねられた構造をも0₂に対する透過係数が小さくС0₂に対する過過係数が小さくС0₂に対する過過係数が出まれる。ポリジメチルシロキサンが囲いられる。ポリジメチルシロキサンの透過に対がはいる。ポリジメチルシロキサンの透過に対がはいる。ポリジメチルシロキサンの透過に対がは、個ね知られているところ、0₂:С0₂=1:5.3である。この分離膜4aの膜内が循環系路2と接続する。また、この分離膜4aの膜外は、低圧側4ょとして排気系路に開放されている。

このように構成されるものにおいて、本実施例では前記分離器4の低圧側4」に機外の自然空気流(ラムエア)Bを導入するための外気導人系路6を接続している。この外気導入系路6は導入端を機外に開口し、ラムエアBの流速が極端に損なわれないようにして低圧側4」に導き得るようになっている。また、排気系路5にあっても同様で、

- 8 -

ことで分離膜4aにはある程度の差圧が作用することになる。これにより、高圧側4μから低圧側4μに既述した(1)式に従って CO_2 が透過し、低圧側4μに移った CO_2 は滞留することなくラムエアBとの混合流Cとなって排気系路 5 から機外に放出される。一方、高圧側4μから流出した O_2 濃度の高い空気Dは、途中 O_2 ボンベ7から新たに供給される O_2 と合流し、新鮮空気Eとなって再びキャビン1内に移送され、搭乗者aの呼吸用空気として利用される。

しかして、このような構成によると、運転開始から時間が経過しても分離器4の低圧側4」にCO2が滞留するようなことがなく、CO2分圧に関し、常に高圧側4』との間に所要の差圧を確保しておくことができる。このため、分離膜4aでは終始安定した透過量Qを生じ、その結果O2ボンベ7からのO2供給量が低減されてボンベ搭載量を少なくすることができる。

また、 O_2 分圧に着目すると、分離器4の低圧 (0.2) 側4. にラムエア(0.2) が導入されるため、

逆に高圧側 4_H との差圧が低減することになる。このため、(1)式によると循環系路2内の 0_2 が分離膜 4_A を透過する比率が低減することになり、有 Π な 0_2 を廃棄せずより多量に再生利 Π し得るものとなる。

- 11 -

いても同様で、同図中破線に示すようにラムエア 導入量QAIR が増すほど必要なO2 ボンベ供給量 が低減され、O2 ボンベ供給量が一定ならラムエ ア導入量QAIR を増すことによってコンプレッサ を不要にすることができる。

以上、本発明の一実施例について説明したが、各部の構成は図示例に限定されない。例えば、分離膜の素材はO2に対するCO2の分離比率が高いものであれば他のものを適宜使用することもできる。また、コンプレッサで機内空気を圧縮した場合は帰還途上にあるO2濃度の高い空気を降圧させる等、実用上の変形は随所多様に行われるものである。

[発明の効果]

本発明は、以上のように分離器の低圧側に機外の自然空気流を導入するための外気導入系路を接続し、該分離器において低圧側に透過したCO₂を滞留させることなく機外に放出するようにしているので、時間が経過してもCO₂ 濃度が上がって透過量が低下するということがなくなり、長時

供給ガスのCО₂濃度≦○.3%としている。

この実験結果が示すように、低圧側4」に占め るラムエア導入量QAIR の割合が増すほど(1に 近づくほど)、膜面積 S が小さくても予め設定し た所要の透過ガス圧P2の下でCO2の所要量を 除去することことができるようになる。膜面積S が一定であれば、ラムエア導入量QAIRが増すほ ど機内空気Aをさほどコンプレスせずとも所要の 透過ガス圧P2の下でCO2の所要量を除去でき るようになる。このため、本実施例によると、従 来CO₂の分離を促進するために備えていた真空 ポンプ等の排気手段が不要となり、その動力も与 える必要がなくなるだけでなく、真空排気を行う 程の差圧を分離膜4aに作用させる必要がなくな るため、膜の破損を防いで寿命を増大させること ができるものとなる。さらには、膜面積Sを小さ くして膜モジュールを小型軽量化し、或いはコン プレッサを小型化若しくは除去できる等、様々な 点でメリットが得られるものとなる。

また、このような特性は〇2ボンベ供給量につ

- 12 -

間の使用にも支障を来たさないものとなる。また、これによって低圧側のO2分圧が高められるため、O2は分離膜をより透過し難くなり、その結果、循環系路内を流通する有用なO2がCO2に随伴して廃棄されることを有効に防止し得るものともなる。さらに、所要の透過量を得るために分離器の低圧側を真空ポンプで吸引し、或いは高圧側を大きく昇圧すること等が殆ど不必要になるので、周辺設備の小型簡略化と分離膜の延命効果とが得られるものとなる。

4. 図面の簡単な説明

第1図および第2図は本発明の一実施例を示し、 第1図は概略的な構成説明図、第2図は実験結果 を示すグラフである。また、第3図は従来例を示 す第1図相当の構成説明図である。

 2 … 循環系路
 4 … 分離器

 4 н … 高圧側
 4 г … 低圧側

 5 … 排気系路
 6 … 外気導入系路

代理人 弁理士 赤澤一博





